11

000mmで充填した以外は実施例1と同様にして反応を開始したが、触媒層ホットスポット部の温度が400 ℃を超え、反応状態が不安定になり反応を継続できなかった。

【0036】比較例3

実施例2において、触媒3のみを触媒層長3000mm で充填した以外は実施例2と同様にして反応を行った。 反応結果を表3に示した。 【0037】比較例4

実施例2において、触媒4のみを触媒層長3000mm で充填した以外は実施例2と同様にして反応を開始した が、触媒層ホットスポット部の温度が400℃を超え、 反応状態が不安定になり反応を継続できなかった。

12

[0038]

【表3】

比較例	反応時間(時間)	塩谷温度(℃)	触媒層最高温度(°C)			アクロレイン	アクリル酸収率
			1層目	2層目	3層目	(モル%)	(モル%)
1	初期	265	330	_	-	98.0	90.5
	2000	270	332	-	_	98.5	91.0
	8000	280	340	_		97.3	89.9
3	初期	260	328	_	_	97.5	90.5
	2000	265	330	_	_	98.0	91.5
	8000	275	335	_	-	97.0	90.2

【0039】実施例3

アンチモン原料として三酸化アンチモンを、またチタン原料として二酸化チタンを用いた以外は、実施例1と同様の方法で外径6mm、内径2mm、長さ6mmのリング状の触媒5と外径5mm、内径2mm、長さ5mmのリング状の触媒6を得た。これらの触媒の酸素を除く組 30成は以下の通りであった。

【0.040】 Mo12V7W1.2Sb1Cu3Ti3 このようして得られた触媒を、溶融硝酸塩浴にて加熱された内径 2.0 mmのステンレス製反応管に反応ガス入口側から順に触媒 5.0 の層長 8.0 0 mm、触媒 6.0 の層長 2.2 0.0 mmとなるように充填し、下記の組成の反応ガスを、空間速度(SV) 2.00 0 H r^{-1} で導入し反応させた。

[0041]

アクロレイン1 2 容量%酸素1 4 容量%水蒸気2 1 容量%

比を表1に、また反応結果を表4に示した。

窒素等の不活性ガス 53容量% この反応に用いた2種類の触媒の形状、体積および体積

【0042】実施例4

鉄の原料として硝酸第二鉄を、バリウムの原料として硝 填し、プロビレンを含酸バリウムを、セリウムの原料として酸化セリウムを用 ービスマス系の触媒をいた以外は、実施例1と同様の方法にして、外径12m 下記組成の反応ガスをm、内径4mm、長さ12mmのリング状の触媒7、外 50 で導入し反応させた。

径8mm、内径2mm、長さ8mmのリング状の触媒8、および外径5mm、内径2mm、長さ5mmの触媒9を調製し、溶融硝酸塩浴にて加熱された内径30mmのステンレス製反応管に反応ガス入口側から順に触媒7の層長1000mm、触媒8の層長1000mm、触媒9の層長1000mmとなるように充填し、実施例3と同じ反応条件にて反応させた。この反応に用いた3種類の触媒の形状、体積および体積比を表1に、また反応結果を表4に示した。

【0043】なお、触媒7、8および9の酸素を除いた 組成は、以下の通りであった。

【0044】Mo12V6W0.5Fe2.5Ba0.5Ce2 実施例5

ジルコニウム原料として酸化ジルコニウムを、カルシウム原料として水酸化カルシウムを用いた以外は、実施例 2 と同様な方法で直径 1 0 mmの球状の触媒 1 0 と直径 3.5 mmの球状の触媒 1 1 を得た。これら触媒の酸素を除いた組成は以下の通りであった。

【0045】Mo12V6W1.5Cu2Zr1.5Ca0.5 溶融硝酸塩浴にて加熱された内径25mmのステンレス 製反応管に反応ガス入口側から順に触媒10の層長1200mm、触媒11の層長1800mmとなるように充 填し、プロビレンを含有してなる原料ガスをモリブデンービスマス系の触媒存在下に接触気相酸化して得られた下記組成の反応ガスを空間速度(SV)2000Hr で導入し反応させた。

13

[0046] アクロレイン

8容量%

酸素

10容量%

水蒸気

20容量%

未反応プロピレンおよび

副生有機化合物

2 容量%

窒素等の不活性ガス

60容量%

この反応に用いた2種類の触媒の形状、体積および体積 比を表1に、また反応結果を表4に示した。

14

[0047]

【表4】

実施例	反応時間)(時間)	塩谷温度 (℃)	触媒層最高温度(°C)			アクロレイン	
			1層目	2層目	3層目	反応率 (モル%)	(モル%)
3	初期	250	325	320		99.4	94.3
	2000	250	321	318	_	99.3	94.1
	8000	255	328	325	-	99.4	94.2
4	初期	245	313	314	314	99.0	94.0
	2000	246	313	315	314	99.2	94.1
	8000	250	318	319	319	99.2	94.0
5	初期	250	303	320	-	99.4	93.8
	2000	253	303	321	_	99.3	93.7
	8000	260	305	318		99.2	93.9

【0048】実施例6

マグネシウム原料として酸化マグネシウムを用いた以外 は、実施例2と同様にして、直径6mmの球状の触媒1 30 2と直径8mmの球状の触媒13を、スズの原料として 酸化スズを、チタンの原料として二酸化チタンを用いた 以外は実施例1と同様にして外径6mm、内径2mm、 長さ4mmのリング状触媒14を得た。この時、触媒1 2および13の酸素を除く組成は以下の通りであった。 [0049] Mo12V6W2Cu1.5Mg0.1

また、触媒14の酸素を除く組成は以下の通りであっ た。

[0050] Mo12V4Sn0.5W2Cu2Ti2

実施例1の条件にて反応を行ったところ、触媒12のみ 40 を3000mm充填した場合と、触媒14のみを300 0 mm充填した場合には、どちらも触媒層温度が高く暴 走反応が起きる危険があったため反応を行うことができ なかった。また、触媒13のみを3000mm充填した 場合は、反応は無事に開始されたが、反応開始から5日 目で反応温度270℃、触媒層最高温度330℃にてア クロレイン反応率97.5モル%、アクリル酸収率8 9. 5 モル%を得た。

【0051】一方、反応ガス入口側に触媒13を100 0mm、出口側に触媒14を2000mm充填して同じ 50 00mm、触媒15を1500mm充填した以外は実施

反応を行ったところ、反応は無事に開始され、反応開始 から5日目で反応温度252℃にてアクロレイン反応率 99.5モル%、アクリル酸収率94.5モル%を得 た。この時の触媒層最高温度は、305℃であった。な お、触媒14に対する触媒13の体積比は4.7/1で ある。

【0052】実施例7

実施例 2 の方法に準じて、直径 6 mmの球状 α - アルミ ナを用い、下記の組成の触媒15を調製した。なお、触 媒調製時の熱処理温度は400℃であった。

[0053] Mo12V5W1.5Cu2.5Sr0.1

以下、実施例1において、触媒1および触媒2の代わり に、上記触媒15を単独で用い、反応温度を255℃に した以外は、実施例1と同様にして酸化反応を行ったと ころ、触媒層のホットスポット部の温度が380℃を超 え、反応を続けることができなかったため反応を中止し た。

【0054】また、上記触媒15の調製において、触媒 調製時の熱処理温度を420℃に変更した以外は同様に して触媒16を調製した。以下、実施例1において、触 媒1および触媒2の代わりに、触媒15および触媒16 を用い、反応管に反応ガス入口側から順に触媒16を5

15

例 1 と同様に酸化反応を行ったところ、触媒層中のホットスポット部の温度は 340 ℃に低下したが、アクロレイン反応率 99.7 モル%、アクリル酸の収率は 89.0 モル%であった。

【0055】そこで、直径 $8 \, \mathrm{mm}$ の $\alpha - 7$ ルミナを用いた以外は、触媒16と同様にして触媒17を調製した。次に、実施例1において、触媒1および触媒2の代わりに触媒15および触媒17を用い、反応管に反応ガス入

口側から順に触媒 1.7 を 5.00 mm、触媒 1.5 を 1.50 0 mm充填した以外は実施例 1 と同様に酸化反応を行ったところ、触媒層中のホットスポット部の温度は 3.00 ℃に低下し、アクロレイン反応率 9.9.4 モル%、アクリル酸収率 9.4.2 モル%であった。なお、触媒 1.5 に

対する触媒17の体積比は2. 4/1である。

[0056]